

(12) DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIÉE EN VERTU DU TRAITÉ DE COOPÉRATION
EN MATIÈRE DE BREVETS (PCT)

100
100
(19) Organisation Mondiale de la Propriété
Intellectuelle
Bureau international



(43) Date de la publication internationale
10 juillet 2003 (10.07.2003)

PCT

(10) Numéro de publication internationale
WO 03/055801 A1

(51) Classification internationale des brevets⁷ :
C01B 33/193, A61K 47/02,
7/16, 7/48, A23L 1/059, C08K 3/36

(74) Mandataires : **BERNASCONI, Jean** etc.; **CABINET LAVOIX**, 2, place d'Estienne d'Orves, F-75441 Paris Cedex 09 (FR).

(21) Numéro de la demande internationale :
PCT/FR02/04559

(81) États désignés (national) : AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NO, NZ, OM, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.

(22) Date de dépôt international :
24 décembre 2002 (24.12.2002)

(84) États désignés (régional) : brevet ARIPO (GH, GM, KE, LS, MW, MZ, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), brevet eurasien (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), brevet européen (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE, SI, SK, TR), brevet OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

(25) Langue de dépôt : **français**

Publiée :

- avec rapport de recherche internationale
- avant l'expiration du délai prévu pour la modification des revendications, sera republiée si des modifications sont reçues

[Suite sur la page suivante]

(54) Title: LOW WATER UPTAKE SILICAS

(54) Titre : SILICES A FAIBLE REPRISE EN EAU

(57) **Abstract:** The invention concerns a method for preparing low water uptake precipitated silicas, comprising successive steps which consist in: (a) producing an initial starter including a silicate, the silicate concentration in said starter, expressed in SiO₂ equivalent, being less than 15 g/L; (b) bringing the medium pH to a value ranging between 7 and 8 by adding an acidifying agent, (c) in the resulting medium, simultaneously adding a silicate and an acidifying agent the respective amounts of silicate and acidifying agent added in time being specifically such that, during the entire addition (i) the reaction medium pH stays between 7 and 8, and (ii) the silicon concentration in the medium, expressed in SiO₂ equivalent, stays below 35 g/L; (d) adding an acidifying agent in the medium resulting from step (c), so as to bring the medium to a pH ranging between 3 and 6.5; and (e) filtering the resulting aqueous silica dispersion, then drying the filter cake obtained at the end of the filtering step. The invention also concerns low water uptake silicas obtained by said method and their use, in particular for reinforcing silicones or polymer or elastomer matrices.

WO 03/055801 A1

(57) **Abrégé :** La présente invention a pour objet un procédé de préparation de silices de précipitation à faible reprise en eau, comprenant les étapes successives consistant à: (a) réaliser un pied de cuve initial comprenant un silicate, la concentration en silicate dans ledit pied de cuve, exprimée en équivalent SiO₂, étant inférieure à 15 g/L; (b) amener le pH du milieu jusqu'à une valeur comprise entre 7 et 8 par addition d'un agent acidifiant; (c) dans le milieu ainsi réalisé, effectuer l'addition simultanée d'un silicate et d'un agent acidifiant, les quantités respectives de silicate et d'agent acidifiant ajoutées au cours du temps étant spécifiquement telles que, pendant toute la durée de l'addition (i) le pH du milieu réactionnel reste compris entre 7 et 8; et (ii) la concentration en silicium dans le milieu, exprimée en équivalent SiO₂, reste inférieure à 35 g/L; (d) ajouter un agent acidifiant au milieu obtenu à l'issue de l'étape (c), de façon à porter le milieu à un pH compris entre 3 et 6,5; et (e) filtrer la dispersion aqueuse de silice obtenue, puis sécher le gâteau de filtration réalisé à l'issue de la filtration. L'invention concerne également les silices à faible reprise en eau obtenues selon ce procédé et leur utilisation, notamment pour le renfort de silicones ou de matrices polymères ou élastomères.

SILICES A FAIBLE REPRISE EN EAU

La présente invention a trait à un procédé de préparation de silice de précipitation, se présentant notamment sous forme de poudres, de granulés ou de billes sensiblement sphériques, et possédant de faibles 5 reprises en eau. L'invention concerne également les silices de précipitation ainsi obtenues, ainsi que leur utilisation, notamment pour le renforcement de matrices élastomères silicones ou à base de pâtes de silicones.

Dans les compositions de type élastomères silicones ou de pâtes de silicones, on utilise depuis de nombreuses années, à titre de charge 10 renforçante, des silices de combustion, c'est à dire des silices obtenues par un procédé consistant à faire réagir à haute température des composés de type tétrachlorosilanes avec de l'hydrogène et de l'oxygène, telles que celles décrites par exemple dans *Angewandte Chemie*, volume 72, page 744 (1960).

Cependant, de par leur mode d'obtention, les silices de combustion sont généralement onéreuses. De ce fait, dans les applications de renforcement de matrices silicones, on a rapidement cherché à remplacer au moins partiellement ces silices de prix élevé par des silices dites "de précipitation", obtenues par précipitation d'une silice en milieu aqueux à partir d'un précurseur tel qu'un silicate, dans des conditions de pH adéquates. En 20 effet, ces silices sont de moindre coût et elles peuvent présenter les caractéristiques de dispersibilité requises au sein d'une matrice à base de silicone.

Toutefois, il s'avère que, dans le cas le plus général, les silices de précipitation présentent souvent une forte affinité pour l'eau. Cela semble 25 au moins en partie tenir au fait que le mécanisme mis en œuvre lors de leur précipitation, souvent complexe, met généralement en jeu des phénomènes simultanés, de nucléation, de croissance et de coagulation mal contrôlés, qui conduisent le plus souvent à la formation, à la surface des particules de silice obtenues, de groupements Si-OH avides d'eau.

30 De façon générale, l'affinité d'une silice vis-à-vis de l'eau se traduit notamment par sa caractéristique dite de "reprise en eau", qui reflète la tendance plus ou moins marquée que présentent les molécules d'eau à

s'adsorber sur sa surface. Généralement, la "reprise en eau" d'une silice est mesurée par un test consistant à placer un échantillon de silice préalablement séché, généralement sous un taux d'humidité relative très faible et à une température supérieure à 100°C, dans des conditions d'humidité relatives données et pendant une durée prédéfinie, ce par quoi la silice s'hydrate, ce qui fait passer la masse de l'échantillon d'une valeur initiale m (à l'état séché) jusqu'à une valeur finale ($m+dm$). La "reprise en eau", qui correspond à la quantité d'eau intégrée à l'échantillon rapportée à la masse de l'échantillon à l'état sec, est égale au rapport dm/m , exprimé en pourcentage.

10 La "reprise en eau" d'une silice est donc une valeur relative, qui dépend des conditions de séchage et d'hydratation mises en œuvre dans le test de reprise en eau réalisé. De façon à établir une définition univoque de cette caractéristique au sens de l'invention, dans toute la suite de la description, on ne désignera spécifiquement par "reprise en eau d'une silice" le 15 rapport dm/m exprimé en pourcentage calculé pour un échantillon de la silice soumis aux conditions suivantes lors du test :

- séchage préliminaire : 8 heures, à 105 °C ;
- hydratation : 24 heures, à 20 °C, et sous une humidité relative de 70%.

20 Ainsi, pour déterminer, au sens de l'invention, la "reprise en eau" d'une silice, le protocole expérimental mis en œuvre peut typiquement consister à :

- peser exactement environ 2 g de la silice à tester ;
- sécher pendant 8 heures la silice ainsi pesée dans une étuve réglée à 25 une température de 105°C ;
- déterminer la masse m de la silice séchée obtenue à l'issue de ce séchage ;
- disposer pendant 24 heures, à 20 °C, la silice séchée obtenue dans un récipient fermé (par exemple dans un dessicteur) contenant un mélange eau/glycérine avec un ratio massique eau/glycérine de 35/65, de façon à 30 ce que l'humidité relative du milieu fermé soit de 70% ;

5 - déterminer la masse ($m+dm$) de la silice obtenue suite à ce traitement de 24 heures à 70% d'humidité relative, la mesure de cette masse étant effectuée immédiatement après avoir sorti la silice du dessicateur, de façon à éviter une variation de la masse de la silice sous l'influence du changement d'hygrométrie entre le milieu à 70% d'humidité relative et l'atmosphère du laboratoire.

10 Au sens de la définition de l'invention, les silices de précipitation les plus usuelles présentent généralement des reprises en eau supérieures à 7 %, et le plus souvent supérieures à 9 %. Ainsi, les reprises en eau des silices de précipitation usuelles sont typiquement de l'ordre de 8 à 10%, et il est rare que des silices de précipitation possèdent des reprises en eau inférieures à 6,5 %.

15 Une telle affinité pour l'eau est souvent gênante dans le cadre d'une utilisation pour le renforcement de matrices silicones. En effet, il est généralement préférable qu'une silice destinée à renforcer une matrice silicone soit caractérisée par une affinité vis-à-vis de l'eau la plus faible possible. De plus, dans le cas particulier d'élastomères silicones utilisés à titre d'isolants, dans le câblage électrique par exemple, il est nécessaire que les silices utilisées à titre de charge contiennent le moins d'eau possible, en 20 particulier de façon à ne pas dégrader les propriétés diélectriques du matériau.

En outre, la présence d'eau dans une silice utilisée à titre de charge renforçante dans une matrice silicone, est susceptible de conduire à la formation de bulles dans ladite matrice lorsque celle-ci est mise en forme par extrusion, ce qui constitue un défaut inacceptable dans la pièce extrudée.

25 Compte tenu de ces éléments, il apparaît donc que les silices de précipitations destinées à être utilisées à titre de charge de renforcement dans des matrices à base de silicone doivent avantageusement posséder non seulement une haute dispersibilité au sein de telles matrices, mais également des valeurs de reprise en eau les plus faibles possible.

30 Or, les silices de précipitation de l'état de la technique présentent rarement de telles caractéristiques.

De façon à fournir des silices répondant à la double exigence de dispersibilité dans une matrice à base de silicone et de faible affinité vis-à-vis de l'eau, on a donc envisagé de traiter les silices de précipitation connues, à fortes reprises en eau, de façon à diminuer leur affinité pour l'eau.

5 Dans ce cadre, on a par exemple proposé d'hydrophobiser la surface de silices de précipitation, notamment en mettant en œuvre des agents de type silanes ou silazanes, comme dans la demande FR 2 356 596. Toutefois, ce type de traitement d'hydrophobisation est généralement relativement coûteux.

10 Une autre solution dans le cadre du traitement de silices de précipitation à fortes reprises en eau, décrite dans la demande EP 0 280 623, consiste à traiter thermiquement une silice de précipitation à 700-950°C, de préférence en mettant en œuvre la silice initiale sous la forme de billes dans un four rotatif incliné. Ce procédé est certes moins onéreux que celui de 15 FR 2 356 596, mais il implique néanmoins, là encore, la mise en œuvre de deux étapes distinctes de préparation et de traitement ultérieur, ce qui se traduit en termes de coûts lors d'une mise en œuvre industrielle.

20 Or, les inventeurs ont maintenant découvert qu'une silice de précipitation présentant des caractéristiques de dispersibilité et de reprise en eau particulièrement adaptées à une mise en œuvre pour le renforcement de matrices à base de silicones peut être réalisée selon un procédé de précipitation de silice, sans qu'il soit nécessaire d'effectuer un traitement ultérieur de la silice de précipitation obtenue.

25 Plus précisément, les travaux des inventeurs ont permis de mettre en évidence qu'il était possible de réaliser des silices de précipitation présentant une bonne dispersibilité au sein d'une matrice à base de silicone et caractérisées par des reprises en eau inférieure 6%, à condition de réaliser la réaction de précipitation de la silice dans des conditions contrôlées, notamment en conduisant la réaction de précipitation en milieu dilué, et en 30 maintenant le pH du milieu réactionnel à une valeur de l'ordre de 7,5 lors de la formation de la silice.

Les résultats obtenus par les inventeurs en ce qui concerne les valeurs de reprise en eau sont particulièrement surprenants. En effet, à l'heure actuelle, les silices les plus intéressantes obtenues à l'issue des procédés de précipitation de l'état de la technique possèdent au minimum des valeurs de 5 reprise en eau comprises entre 6,5 et 7 %.

Sur la base de cette découverte, un des objectifs de la présente invention est de fournir un nouveau procédé de préparation de silice de précipitation, simple de mise en œuvre et économique, et permettant d'obtenir des silices présentant à la fois de bonnes caractéristiques de dispersibilité, en 10 particulier au sein de matrices à base de silicium, et une très faible affinité vis-à-vis de l'eau.

De façon plus spécifique, l'invention a également pour but de fournir des silices de précipitation utilisables à titre d'agents de renforcement dans des matrices polymères à base de silicium, et en particulier dans des 15 matrices élastomères à base de silicium destinées à assurer la fonction d'isolant, par exemple dans l'enrobage de câbles électriques.

Ainsi, selon un premier aspect, la présente invention a pour objet un procédé de préparation d'une silice de précipitation à faible reprise en eau, comprenant les étapes successives consistant à :

20 (a) réaliser un pied de cuve initial comprenant un silicate, la concentration en silicate dans ledit pied de cuve, exprimée en équivalent SiO_2 , étant inférieure à 15 g/L ;

25 (b) par addition d'un agent acidifiant, amener le pH du milieu jusqu'à une valeur comprise entre 7 et 8, de préférence jusqu'à une valeur comprise entre 7,2 et 7,8, et avantageusement entre 7,3 et 7,7 (typiquement jusqu'à une valeur sensiblement égale à 7,5) ;

30 (c) dans le milieu ainsi réalisé, effectuer l'addition simultanée d'un silicate et d'un agent acidifiant, les quantités respectives de silicate et d'agent acidifiant ajoutées au cours du temps étant spécifiquement choisies de façon à ce que, pendant toute la durée de l'addition :

- le pH du milieu réactionnel reste compris entre 7 et 8, et

avantageusement entre 7,2 et 7,8 ; et

- la concentration en silicium dans le milieu, exprimée en équivalent SiO₂, reste inférieure ou égale à 35 g/L ;

5 (d) ajouter un agent acidifiant au milieu obtenu à l'issue de l'étape (c) de façon à porter le milieu à un pH compris entre 3 et 6,5 ; et

(e) filtrer la dispersion aqueuse de silice obtenue, sécher le gâteau de filtration réalisé à l'issu de la filtration, de préférence en le lavant, au préalable,

ce par quoi on obtient ladite silice de précipitation à faible reprise en eau sous 10 forme solide.

Les silicates mis en œuvre dans les étapes (a) et (c) du procédé de l'invention peuvent être choisis parmi toutes les formes courantes de silicates, et notamment parmi les métasilicates ou les disilicates. Avantageusement, les silicates utilisés selon l'invention sont des silicates 15 alcalins, comme par exemple les silicates de sodium ou de potassium.

De façon particulièrement préférée, le silicate de l'étape (a) est un silicate de sodium, de même que celui ajouté lors de l'étape (c). Le silicate de sodium mis en œuvre est alors généralement caractérisé par un rapport pondéral SiO₂/Na₂O compris entre 2 et 4, avantageusement entre 3 et 3,6, ce 20 rapport pondéral SiO₂/Na₂O étant de préférence compris entre 3,3 et 3,5 (typiquement ce rapport est sensiblement égal à 3,4).

Le pied de cuve de l'étape (a) du procédé de l'invention se présente le plus souvent sous la forme d'une solution aqueuse de silicate dont la concentration est, de façon caractéristique, inférieure ou égale à 15 g/L. 25 Typiquement, la concentration en silicate dans le pied de cuve de l'étape (a), exprimée en équivalent SiO₂, est comprise entre 1 g/L et 15 g/L. Cette concentration en silicate dans le pied de cuve de l'étape (a), exprimée en équivalent SiO₂ est avantageusement inférieure ou égale à 10 g/L, et de préférence inférieure ou égale à 9 g/L.

30 Le pied de cuve de l'étape (a) possède généralement un pH de l'ordre de 9 à 13. L'étape (b) du procédé de l'invention consiste spécifiquement

à faire diminuer cette valeur du pH, par addition d'un agent acidifiant, de façon à amener le pH du milieu dans la plage de 7 à 8, où les inventeurs ont mis en évidence que la réaction de précipitation de la silice s'effectue de façon optimale. Par "agent acidifiant", on entend, au sens de l'invention, tout composé acide minéral ou organique susceptible de pouvoir mener à une diminution du pH du pied de cuve. Ainsi, à titre d'agent acidifiant, on peut avantageusement mettre en œuvre un acide minéral tel que l'acide sulfurique, l'acide chlorhydrique ou l'acide nitrique, ou bien encore un acide organique tel que l'acide acétique, l'acide formique ou l'acide carbonique.

10 De manière avantageuse, aucun électrolyte n'est ajouté au cours du procédé de préparation selon l'invention, en particulier dans l'étape (a). Le terme d'électrolyte s'entend ici dans son acceptation normale, c'est-à-dire qu'il désigne toute substance ionique ou moléculaire qui, lorsqu'elle est en solution, se décompose ou se dissocie pour former des ions ou des particules chargées. On peut citer comme électrolyte un sel du groupe des sels des métaux alcalins et alcalino-terreux, notamment le sel du métal de silicate de départ et de l'agent acidifiant, par exemple le chlorure de sodium dans le cas de la réaction d'un silicate de sodium avec l'acide chlorhydrique ou, de préférence, le sulfate de sodium dans le cas de la réaction d'un silicate de sodium avec l'acide sulfurique.

15 L'agent acidifiant mis en œuvre dans l'étape (b) du procédé de l'invention est de préférence l'acide sulfurique, en particulier lorsque le silicate présent dans le pied de cuve initial est un silicate alcalin. De façon générale, l'agent acidifiant de l'étape (b) est le plus souvent introduit sous la forme d'une solution aqueuse, de préférence diluée, généralement de normalité comprise entre 0,25 N et 8 N. Ainsi, dans l'étape (b), la diminution du pH du milieu peut avantageusement être réalisée par addition d'une solution aqueuse d'acide sulfurique de concentration comprise entre 10 g/L et 350 g/L, et de préférence entre 50 g/L et 250 g/L.

20 Quelle que soit la nature exacte de l'agent acidifiant de l'étape (b), cet agent acidifiant doit être mis en œuvre de façon telle que son addition conduise à une diminution du pH du milieu jusqu'à une valeur comprise entre 7 et 8. La quantité d'agent acidifiant à mettre en œuvre dans ce cadre est

généralement déterminée en pratique en mesurant l'évolution du pH au cours de l'addition, l'addition de l'agent acidifiant de l'étape (b) étant poursuivie jusqu'à ce que le pH atteigne la valeur recherchée.

Avantageusement, dans le procédé de l'invention, la diminution de pH de l'étape (b) s'effectue par addition de l'agent acidifiant dans le pied de cuve préalablement porté à une température comprise entre 50 et 100 °C, et de préférence à une température supérieure ou égale à 90°C.

Par ailleurs, l'addition de l'étape (b) s'effectue de préférence de façon progressive, c'est à dire avantageusement, en règle générale, avec une durée d'addition comprise entre 3 et 60 minutes, le plus souvent au moins égale à 5 minutes, et de préférence au moins égale à 10 minutes. Cette durée d'addition est toutefois avantageusement inférieure à 30 minutes.

Selon un mode particulier de réalisation envisageable pour l'étape (b), cette étape peut inclure un processus mûrissement, qui, le cas échéant, est réalisé en laissant le milieu évoluer pendant une durée généralement comprise entre 5 minutes et 30 minutes, de préférence à une température comprise entre 90 et 100°C, étant entendu que, suite à ce mûrissement, le pH milieu réactionnel est adapté si nécessaire, notamment par ajout d'un agent acidifiant, de sorte qu'à l'issue de l'étape (b) le pH du milieu se situe dans la gamme de pH comprise entre 7 et 8, et avantageusement dans les gammes préférentielles précitées.

Suite à l'étape (b), par laquelle le pH du milieu réactionnel est amené dans la zone préférentielle de 7 à 8, et de préférence aux environs de 7,5, l'étape (c) du procédé de l'invention consiste à poursuivre le processus de précipitation de silice, en introduisant du silicate additionnel, et en maintenant spécifiquement le pH du milieu dans la zone comprise entre 7 et 8, de préférence à une valeur sensiblement constante, cette valeur constante étant alors de préférence proche de 7,5, c'est-à-dire généralement comprise entre 7,3 et 7,7.

Pour ce faire, le silicate de l'étape (c) est introduit conjointement à un agent acidifiant, qui s'oppose à l'augmentation de pH qui serait observé en ajoutant le silicate seul. De préférence, l'étape (c) du procédé de l'invention

est conduite immédiatement après obtention pour le milieu du pH recherché dans l'étape (b).

L' "addition simultanée" du silicate et de l'agent acidifiant qui est réalisée lors de l'étape (c) consiste avantageusement en une addition continue de silicate dans le milieu au cours de laquelle on mesure le pH du milieu, et pendant laquelle on régule la valeur de ce pH par introduction de l'agent acidifiant, cette introduction de l'agent acidifiant pouvant par exemple être réalisée dès que le pH du milieu devient supérieur à une valeur de contrôle comprise entre 7 et 8, cette valeur de contrôle étant généralement fixée aux 10 alentours de 7,5. Par ce moyen, on arrive à maintenir dans le milieu une valeur sensiblement constante du pH, c'est-à-dire variant avantageusement à +/- 0,2 unité de pH (de préférence à +/- 0,1 unité de pH) autour d'une valeur fixe, généralement comprise entre 7,3 et 7,7.

Alternativement, l'addition simultanée de l'étape (c) peut également consister en une addition continue d'agent acidifiant dans le milieu, le pH étant alors régulé au cours de l'addition par introduction du silicate cette introduction du silicate pouvant là encore être par exemple réalisée dès que le pH du milieu devient inférieur à une valeur de contrôle comprise entre 7 et 8, fixée le plus souvent aux alentours de 7,5. Par ce moyen, on arrive également 20 à maintenir le milieu à un pH sensiblement constant, c'est-à-dire variant avantageusement à +/- 0,2 unité de pH (de préférence à +/- 0,1 unité de pH) autour d'une valeur fixe, généralement comprise entre 7,3 et 7,7.

Selon encore un autre mode de mise en œuvre envisageable, l'addition simultanée de l'étape (c) peut également consister en une addition 25 continue à la fois d'agent acidifiant et de silicate, avec des concentrations et des débits calculés de façon à ce que, durant toute la durée de l'addition, le pH du milieu reste compris entre 7 et 8, et de préférence entre 7,2 et 7,8. Dans ce cas, le pH du milieu a généralement tendance à évoluer au cours de l'étape (c), tout en restant dans la gamme précitée, mais il peut, dans certains cas, 30 demeurer sensiblement égal à une valeur constante, avantageusement de l'ordre de 7,5. Dans ce cadre, on préfère généralement que, tout au long de l'étape (c), les débits instantanés correspondant à la quantité de fonctions silicates (exprimées en équivalent molaire de NaOH) introduites par seconde

(notée d_s), et la quantité de fonctions acides (en moles) introduites par seconde (notée d_A), soient tels que le rapport d_s/d_A reste en permanence compris entre 1,01 et 1,09, et de préférence entre 1,02 et 1,07.

Quel que soit le mode exact de mise en œuvre de l'étape (c), le 5 silicate et l'agent acidifiant utilisés sont le plus souvent identiques à ceux mis en œuvre dans les étapes (a) et (b). Ainsi, le silicate de l'étape (c) est de préférence un silicate alcalin, avantageusement un silicate de sodium, et l'agent acidifiant est préférentiellement un acide minéral fort, le plus souvent l'acide sulfurique.

10 Dans la mesure où, lors de l'addition simultanée de l'étape (c), la concentration en silicium dans le milieu (exprimée en équivalent SiO_2) doit, de façon caractéristique, être maintenue inférieure ou égale à 35 g/L, le silicate introduit dans le milieu réactionnel lors de l'étape (c) est généralement sous la forme d'une solution aqueuse diluée, c'est à dire de concentration, exprimée 15 en équivalent SiO_2 , avantageusement comprise entre 10 g/L et 360 g/L, de préférence inférieure à 300 g/L et avantageusement inférieure à 270 g/L, et ce tout particulièrement lorsqu'on utilise des silicates alcalins tels que les silicates de sodium. De la même façon, l'agent acidifiant est le plus souvent sous la forme d'une solution aqueuse diluée, qui possède généralement une normalité 20 comprise entre 0,25 N et 8 N, et de préférence entre 0,5 N et 4 N. Ainsi, dans le cas spécifique de l'utilisation d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à titre d'agent acidifiant de l'étape (c), par exemple, la concentration de la solution est avantageusement comprise entre 25 g/L et 380 g/L, et de préférence entre 50 g/L et 300 g/L.

25 Il est à souligner que, compte tenu de la mise en œuvre de concentrations diluées dans le milieu de précipitation des silices du procédé selon l'invention, les concentrations en sels dans ce milieu, notamment liées à la réaction du silicate et de l'agent acidifiant , sont façon caractéristique, extrêmement faible, ce qui se traduit par une faible force ionique au sein du 30 milieu de précipitation mis en œuvre.

Sans vouloir être lié en aucune façon à une théorie particulière, il semble pouvoir être avancé que le contrôle du pH et des concentrations mis

en œuvre selon l'invention permet de minimiser la formation de groupements de surface SiOH qui sont généralement formés en nombre important dans les procédés de l'état de la technique qui ne mettent pas en œuvre un tel contrôle. L'invention permet ainsi d'obtenir des silices de précipitation présentant des 5 reprises en eau extrêmement réduites.

De façon à améliorer encore le contrôle de la formation de la silice, les inventeurs ont mis en évidence qu'il était particulièrement avantageux de réaliser l'addition simultanée de l'étape (c), avec des débits de silicate et d'agent acidifiant relativement faibles, c'est à dire, le plus souvent, 10 avec une durée d'addition de l'étape (c) de préférence comprise entre 15 et 300 minutes, et de préférence entre 30 et 100 minutes. De telles durées d'addition mènent en effet généralement à l'obtention de particules de silices présentant des taux de groupements Si-OH en surface extrêmement réduits.

De façon générale, l'étape (c) du procédé de l'invention est 15 avantageusement conduite sous agitation et de préférence à une température comprise entre 50 et 100°C, et généralement à la même température que l'addition de l'étape (b). Ainsi, la température de mise en œuvre de l'étape (c) peut avantageusement être comprise entre 90 et 100°C, et elle est de préférence de l'ordre de 95°C.

20 Selon une variante particulière du procédé de l'invention, on peut introduire dans le milieu réactionnel, au cours de l'étape (c), de préférence à la fin de cette étape (c'est à dire typiquement durant la période correspondant au dernier quart de cette étape, généralement au cours des 5 à 15 dernières minutes de cette étape) un composé à base d'aluminium, de préférence un sel 25 de nature acide comme un sulfate d'aluminium, ou, alternativement, un composé de nature basique tel qu'un aluminate de sodium. L'addition de ce composé à base d'aluminium peut, entre autres, mener à une amélioration des caractéristiques de reprise en eau de la silice obtenue, et, dans le cadre spécifique de la mise en œuvre d'acide sulfurique à titre d'agent acidifiant, elle 30 permet de diminuer la teneur en sulfate dans la silice obtenue à l'issue du procédé de l'invention. La quantité de composé d'aluminium introduite dans ce cadre est généralement telle qu'au sein du milieu réactionnel, le ratio Al/SiO₂

est compris entre 0,1 et 1% en masse, ce ratio étant de préférence au plus égal à 0,6%, et de préférence inférieur ou égal à 0,5%.

Quel que soit le mode exact de réalisation de l'étape (c), à l'issue de cette étape, le milieu réactionnel est spécifiquement à un pH compris entre 5 7 et 8, et de préférence de l'ordre de 7,5.

En fonction des applications envisagée pour la silice préparée selon le procédé de l'invention, l'étape (d) d'acidification du milieu dans la zone de pH de 3 à 6,5 peut être modulée par la quantité d'agent acidifiant additionné. De préférence, le pH du milieu atteint à l'issue de l'étape (d) est 10 compris entre 3,5 et 5,5.

L'agent acidifiant de l'étape (d) peut indifféremment être identique ou différent de celui ou ceux mis en œuvre dans les étapes (b) et (c). De préférence, cet agent acidifiant de l'étape (d) est introduit dans le milieu sous la forme d'une solution aqueuse de normalité comprise entre 0,25 et 8 N. 15 Avantageusement, il s'agit d'une solution aqueuse d'acide sulfurique, généralement à une concentration comprise entre 25 et 380 g/L le cas échéant.

Le plus souvent, la température à laquelle est conduite l'éventuelle étape (d) est comprise entre 50 et 100°C, et elle peut ainsi être 20 identique à celle mise en œuvre lors de l'étape (c) précédente.

Généralement, on préfère d'ailleurs que l'ensemble des étapes (a), (b), (c) et (d) du procédé soient conduites à une température de 90 et 100°C, et avantageusement à une température comprise entre 93 et 97°C, et encore plus avantageusement à une température sensiblement égale à 95°C 25 tout au long du procédé.

Selon une variante avantageuse du procédé de l'invention, les dispersions aqueuses de silice obtenues à l'issue des étapes (c) et (d) peuvent être soumises à une étape de mûrissement, généralement conduite, le cas échéant, en laissant le milieu, de préférence sous agitation, à une température 30 comprise entre 90 et 100 °C, pendant une durée qui peut être avantageusement comprise entre 15 minutes et 240 minutes, et de préférence pendant une durée supérieure à 30 minutes, la température lors du

mûrissement étant préférentiellement sensiblement constante (le cas échéant, avantageusement sensiblement égale à 95°C), ou bien croissante (généralement par pallier(s) le cas échéant) dans la gamme de température allant de 90 à 100°C.

5 Il est à souligner que l'addition d'un composé d'aluminium, notamment de type sulfate d'aluminium, qui est envisageable à la fin de l'étape (c) peut également être conduite au cours de l'étape (d), ou bien encore au cours de l'étape de mûrissement ultérieure, lorsque cette étape est mise en œuvre. Ainsi, de façon générale, cette addition d'un composé à base 10 d'aluminium dans le milieu peut avoir lieu entre l'étape (c) et l'étape (e).

L'étape (e) du procédé de l'invention consiste, de façon globale, à récupérer une silice sous forme solide à partir de la dispersion obtenue à l'issue des étapes précédentes.

Le plus souvent, lors de cette étape (e), la dispersion obtenue à 15 l'issue de l'étape (d) et de l'éventuelle étape de mûrissement ultérieure, est soumise à une filtration sur filtre presse ou à une filtration sous vide en utilisant un filtre rotatif, un filtre à bande, ou encore un filtre plan, cette filtration conduisant à l'obtention d'un "gâteau de silice", c'est à dire une bouillie de silice à teneur en eau relativement importante. Le gâteau de silice obtenu est 20 alors le plus souvent soumis à une étape de lavage, généralement par de l'eau, de façon à réduire sa teneur en sels, et il est ensuite soumis à un séchage, notamment par une atomisation adaptée, et par exemple à l'aide d'un atomiseur à turbines, à buse, à pression liquide ou à deux fluides.

Dans ce cadre, on délite généralement le gâteau de silice au 25 préalable, de façon à former une bouillie de silice de viscosité suffisamment faible pour assurer son pompage jusqu'à l'atomiseur. Cette bouillie présente de préférence une perte au feu à 1000°C inférieure ou égale à 82% en masse.

Le cas échéant, l'opération de délitage peut par exemple être réalisée en faisant passer le gâteau de filtration dans un broyeur de type 30 moulin colloïdal ou à billes, ou bien encore en le soumettant à une désagrégation sous ultrasons. En particulier dans le cadre d'un gâteau de silice obtenu par filtration sur filtre presse, il est avantageux de mettre en

œuvre lors de l'étape de délitage un processus d'agitation sous cisaillement élevé, par exemple de type contrarotatif. On peut envisager l'addition d'un composé à base d'aluminium pour faciliter l'opération de délitage.

Le plus souvent, la bouillie de faible viscosité issue d'un tel délitage se présente sous la forme d'une dispersion aqueuse de silice qui est directement pompé vers un atomiseur pour l'étape (e). Toutefois, on peut également envisager de conduire l'étape (e) ultérieurement, notamment sur un autre site d'exploitation. En effet, la bouillie de faible viscosité obtenue suite au délitage constitue dans le cas général une composition aqueuse de silice facilement transportable et stockable, et qui peut à tout moment, sous l'effet d'une contrainte mécanique suffisante, être mise sous la forme d'une dispersion de silice de viscosité suffisamment fluide pour être pompée, puis séchée par atomisation. Cette composition aqueuse de silice spécifique constitue un objet particulier de la présente invention.

En particulier lorsqu'elle est obtenue par séchage d'un gâteau de filtration délité de perte au feu inférieure à 82%, la silice précipitée obtenue selon le procédé de l'invention peut se présenter sous la forme de billes sensiblement sphériques, possédant un diamètre moyen se situant de préférence entre 80 et 350 μm , avantageusement entre 150 et 280 μm . Cette taille moyenne des billes est déterminée selon la norme NF X 11507 (décembre 1970) par tamisage à sec et détermination du diamètre correspondant à un refus cumulé à 50 %. La densité de remplissage à l'état tassé (DRT) de ce type de billes, mesurée selon la norme NF T 30 042, est, en général, d'au moins 0,2 et elle est typiquement comprise entre 0,25 et 0,3. Par ailleurs, ces billes présentent habituellement un volume poreux total d'au moins 3 cm^3/g , avantageusement compris entre 3,5 et 4,5 cm^3/g , ce volume poreux étant mesuré par porosimétrie au mercure (les échantillons testés étant séchés pendant 2 heures à 200°C sous étuve, puis dégazés immédiatement sous vide, dans les 5 minutes suivant la sortie de l'étuve), et les diamètres de pores étant calculés par la relation de WASHBURN avec un angle de contact théta égal à 140°C et une tension superficielle gamma égale à 484 Dynes/cm (porosimètre MICROMERITICS 9300).

Ce type de bille peut être soumis à un broyage ultérieur, de façon à obtenir la silice de précipitation sous la forme d'une poudre au sein de laquelle les particules peuvent présenter, en fonction de l'intensité du broyage, une taille moyenne comprise entre 3 et 15 microns.

5 De façon plus générale, en fonction du type de séchage réalisé, les silices de précipitation obtenues à l'issue de l'étape (e) peuvent se présenter sous la forme de poudres de particules isotropes ou anisotropes, présentant des dimensions moyennes qui peuvent en règle générale être comprises entre 3 et 350 microns. La densité de remplissage à l'état tassé 10 (DRT) de ces poudres, mesurée selon la norme NF T 30 042, est généralement comprise entre 0,1 et 0,3. Par ailleurs, ces poudres présentent habituellement un volume poreux total, tel que défini ci-avant pour les billes avantageusement comprises entre 3 et 6 cm³/g.

Dans le cadre de la préparation de silice spécifiquement destinée 15 à une utilisation dans le renfort de matrices à base de silicium, on préfère que la silice réalisée se présente sous la forme de particules de taille moyenne comprise entre 3 et 30 microns, et de préférence entre 5 et 15 microns. De façon à atteindre de telles granulométries, on peut utiliser tout type de silice obtenue selon le procédé de l'invention, le soumettre à une éventuelle étape 20 de broyage, puis, si nécessaire, séparer les différentes granulométries présentes au sein de la silice obtenue, par exemple par mise en œuvre de tamis vibrants possédant des tailles de mailles adaptées, les particules de taille trop importante pouvant être récupérées et renvoyées au broyage.

Les silices séchées obtenues à l'issue de l'étape (e) peuvent 25 également être soumises à une étape d'agglomération, notamment par compression directe, par une granulation en voie humide (c'est-à-dire avec utilisation d'un liant tel que l'eau), par extrusion et, de préférence, par compactage à sec. Lorsque l'on met en œuvre cette dernière technique, il peut s'avérer avantageux, avant de procéder au compactage, de désaérer 30 (opération aussi appelée pré-densification ou dégazage) les produits pulvérulents de manière à éliminer l'air inclus dans ceux-ci et assurer un compactage plus régulier. A l'issue de l'étape d'agglomération, les produits peuvent être calibrés à une taille désirée, par exemple par tamisage, puis

conditionnés pour une utilisation ultérieure. La silice précipitée compactée susceptible d'être obtenue selon ce mode de réalisation particulier de l'invention se présente avantageusement sous la forme de granulés. Le cas échéant, ces granulés peuvent se présenter sous des formes les plus diverses. A titre d'exemple, on peut notamment citer les formes sphérique, cylindrique, parallélépipédique, de pastille, de plaquette, de boulette, d'extrudé à section circulaire ou polylobée. Les dimensions moyennes de ces granulés sont préférentiellement comprises entre 2 mm et 20 mm. Par ailleurs, la densité de remplissage à l'état tassé desdits granulés, mesurée selon la norme NF T 30 042, est en général d'au moins 0,15 et peut aller jusqu'à 0,35, et ces granulés présentent généralement un volume poreux total compris entre 2,5 et 4,5 cm³/g.

Quelle que soit la forme sous laquelle elles se présentent, les silices de précipitation obtenues à l'issu du procédé de l'invention possèdent généralement une très faible valeur de reprise en eau au sens de l'invention, associée notamment à une surface spécifique importante et une faible densité, qui leur confère une haute dispersibilité notamment au sein de matrices élastomères à base de silicone, ce qui les rend particulièrement adaptées à une utilisation à titre de charge de renforcement dans une matrice à base de 20 silicone.

Ainsi, le plus souvent, le procédé de l'invention conduit à l'obtention de silices de précipitation possédant une reprise en eau inférieure à 6%. Rappelons que la reprise en eau à laquelle il est fait référence ici est la reprise en eau au sens de l'invention, mesuré selon le test de séchage/hydratation défini précédemment. Dans la plupart des cas, la reprise en eau des silices obtenues selon le procédé de l'invention est inférieure ou égale à 5,9%, et généralement inférieure à 5,8%. Ainsi, de façon particulièrement avantageuse, la reprise en eau des silices obtenues selon le procédé de l'invention peut être inférieure ou égale à 5,7%, et même inférieure 30 ou égale à 5,5%. Avantageusement, elle est inférieure ou égale à 5,4%, voire inférieure ou égale à 5,3%. Dans le cas le plus général, elle reste néanmoins le plus souvent supérieure à 4%, et généralement supérieure à 4,5%.

En plus de cette faible reprise en eau, les silices obtenues selon le procédé de l'invention sont généralement telles qu'après un traitement thermique à 105°C pendant 8 heures, ils présentent une teneur en eau résiduelle généralement comprise entre 2 et 4 % en masse par rapport à la 5 masse totale de l'échantillon, de préférence inférieure à 3% en masse par rapport à la masse totale de l'échantillon, et avantageusement inférieure à 2,7 % en masse par rapport à la masse totale de l'échantillon.

Par ailleurs, les silices de précipitations obtenues selon le procédé de l'invention possèdent généralement une surface spécifique BET, 10 telle que mesurée selon la méthode BRUNAUER-EMMET-TELLER décrite dans *the Journal of the American Chemical Society*, vol. 60, page 309 (février 1938), supérieure à 100 m²/g, et de préférence au moins égale à 120 m²/g. Cette surface spécifique BET est avantageusement au moins égale à 150 15 m²/g, mais elle reste généralement inférieure ou égale à 200 m²/g. Ainsi, elle est typiquement comprise entre 120 et 185 m²/g.

Les silices obtenues selon le procédé de l'invention peuvent également être caractérisées par une surface spécifique dite CTAB, déterminée par adsorption de bromure de cétyl-triméthylammonium à pH=9, selon la norme NFT 45007 (novembre 1987). Généralement, la surface spécifique CTAB des silices obtenues selon le procédé de l'invention est 20 comprise entre 100 et 200 m²/g, et elle est avantageusement au moins égale à 110 m²/g , et de préférence au moins égale à 130 m²/g. Elle peut ainsi être typiquement comprise entre 120 et 185 m²/g.

Par ailleurs, les silices obtenues selon le procédé de l'invention 25 sont généralement caractérisées par une prise d'huile DOP, déterminée selon la norme NFT 30-022 (mars 1953), en mettant en œuvre le dioctylphthalate, comprise entre 150 ml/100g et 300 ml/100g, et de préférence supérieure à 200 ml/100g.

Les silices de précipitation issues du procédé de l'invention 30 contiennent généralement, au moins à l'état de traces, un sel résultant de l'action des agents acidifiant mis en œuvre sur les silicates utilisés. Ainsi, lorsque le procédé de l'invention met spécifiquement en œuvre un silicate

alcalin en tant que précurseur de la silice et l'acide sulfurique à titre d'agent acidifiant, les silices de précipitation contiennent un sulfate alcalin. Généralement, la teneur en sulfate alcalin dans les silices ainsi obtenues est relativement faible, le plus souvent tel que la masse des ions sulfates présents 5 représente généralement au plus 0,5 % en masse par rapport à la masse totale du matériau sec (typiquement entre 0,1 et 0,5 % en masse par rapport à la masse totale du matériau sec). Cette teneur en ions sulfate peut encore être abaissée en effectuant une filtration suivie d'un lavage poussé du gâteau de silice lors de l'étape (e) du procédé. Dans ce cas, la masse des ions sulfates 10 présents représente généralement entre 0,05 et 0,4 % en masse par rapport à la masse totale du matériau sec, et elle est avantageusement inférieure à 0,3 %, de préférence inférieure à 0,2%, et encore plus avantageusement inférieure à 0,1% en masse par rapport à la masse totale du matériau sec.

Dans le cadre de la mise en œuvre d'un silicate de sodium à titre 15 de précurseur de la silice dans le procédé de l'invention, la silice obtenue à l'issu du procédé contient spécifiquement des ions sodium, quel que soit la nature des agents acidifiants mis en œuvre. Généralement, la teneur en sodium résiduel au sein des silices ainsi obtenues est comprise entre 300 et 1500 ppm, cette teneur pouvant être inférieure ou égale à 1000 ppm, et 20 avantageusement inférieure ou égale à 800 ppm. Cette teneur en sodium est mesurée par spectroémission de flamme d'un échantillon de la silice de masse déterminée, dissous dans de l'acide fluorhydrique.

Par ailleurs, les silices de l'invention sont caractérisées par un pH, mesuré selon la norme ISO 787/9, (pH d'une suspension à 5 % en masse 25 de la silice dans l'eau), généralement compris entre 4,5 et 7, et de préférence entre 4,8 et 6.

Les silices de précipitation obtenues selon le procédé de la présente invention présentent une très bonne aptitude à la dispersion et elles sont particulièrement adaptées pour une utilisation à titre de charge 30 renforçante dans des matrices à base de silicones, auxquelles elles confèrent de bonnes propriétés rhéologiques, tout en leur procurant des propriétés mécaniques très satisfaisantes. L'utilisation des silices issues du procédé de l'invention constitue un autre objet particulier de la présente invention

Les silices préparées par le procédé selon l'invention trouvent ainsi une application particulièrement intéressante dans le renforcement de matrices élastomères à base de silicones, telles que, par exemple les matrices élastomères vulcanisables à froid ou à chaud.

5 Les silices obtenues selon le procédé de l'invention sont particulièrement adaptées à l'utilisation comme charge de compositions organosiliciques.

10 La nature des compositions organosiliciques pouvant être renforcée par les silices obtenues selon le procédé de l'invention n'est pas critique. De manière générale, Ces compositions organosiliciques peuvent être de nature élastomères ou pâteuses.

15 Dans le cas des compositions élastomères, on met généralement en œuvre un polymère organosilicique vulcanisable tel que, en désignant par R les radicaux de nature hydrocarbonée liés aux atomes de silicium, le rapport entre le nombre total de radicaux R et le nombre total d'atomes de silicium, est compris entre 0,5 et 3. Dans la constitution du polymère organosilicique, les autres valences disponibles du silicium sont reliées à des hétéro-atomes tels que l'oxygène ou l'azote, ou bien à des radicaux hydrocarbonés multivalents.

20 Préférentiellement les compositions organosiliciques chargées par les silices obtenues selon le procédé de l'invention sont des compositions organopolysiloxaniques dans lesquelles l'organopolysiloxane peut être linéaire ou ramifié, et éventuellement comporter en plus des radicaux hydrocarbonés des groupements réactifs comme par exemple des groupements hydroxyles, des groupements hydrolysables, des groupements alkényle, ou des atomes d'hydrogène.

25 Plus précisément les organopolysiloxanes constituants principaux de ces compositions sont constitués de motifs siloxaniques de formule générale.



30 éventuellement associés à des motifs siloxaniques de formule :



Dans ces formules les divers symboles ont la signification suivante :

- R représente un groupement de nature hydrocarbonée non hydrolysable, ce radical pouvant être :

5 - un radical alcoyle ou halogènoalkyle ayant de 1 à 5 atomes de carbone et comportant de 1 à 6 atomes de chlore et/ou de fluor ;

10 - des radicaux cycloalcoyles et halogènocycloalcoyles possédant de 3 à 8 atomes de carbone et contenant de 1 à 4 atomes de chlore et/ou de fluor ;

15 - des radicaux aryles et halogénoaryles ayant de 6 à 8 atomes de carbone et contenant de 1 à 4 atomes de chlore et/ou de fluor ;

- des radicaux cyanolcoyles ayant de 3 à 4 atomes de carbonate.

20 - Z représente un atome d'hydrogène, un groupement alcényle, un groupement hydroxyle, un atome hydrolysable, un groupement hydrolysable.

- n représente un nombre entier égal à 0, 1, 2 ou 3

- x représente un nombre entier égal à 0, 1, 2 ou 3

- y représente un nombre entier inférieur ou égal à 2.

A titre illustratif, on peut citer parmi les radicaux organiques R, directement liés aux atomes de silicium les groupes méthyle ; éthyle ; propyle ; isopropyle ; butyle ; isobutyl ; α -pentyle ; t-butyle ; chlorométhyle ; dichlorométhyle ; α -chloroéthyle ; α,β -dichloroéthyle ; fluorométhyle ; difluorométhyle ; α,β -difluoroéthyle ; tri-fluoro-3,3,3 propyle ; trifluoro cyclopropyle ; cyclopropyle ; trifluoro-4,4,4, butyle ; heptafluoro-3,3,4,4,5,5 pentyle ; β -cyanoéthyle ; γ -cyanopropyle ; phenyle ; p-chlorophényle ; m-chlorophényle ; dichloro-3,5 phényle ; trichlorophényle ; tétrachlorophényle ; o-, p-, ou m-totyle ; α,α,α -trifluorotolyle ; xylyles comme diméthyl-2,3 phényle ; diméthyl-3,4 phényle.

Préférentiellement les radicaux organiques liés aux atomes de silicium sont des radicaux méthyle, phényle, ou vinyle, ces radicaux pouvant être éventuellement halogénés ou bien encore des radicaux cyanoalkyle.

Les symboles Z représente avantageusement des atomes 5 d'hydrogène ou de chlore, des groupements vinyls, des groupements hydroxyles ou des groupements hydrolysables tels que des radicaux amino, amido, aminoxy, oxime, alcoxy, alcoxyalcoxy, alkenyloxy, acyloxy.

La nature de l'organopolysiloxane, et donc les rapports entre les motifs siloxaniques (I) et (II), et la répartition de ceux-ci, est généralement 10 choisie en fonction de l'application envisagée et en fonction du traitement de vulcanisation qui sera effectuée sur la composition.

Il peut ainsi s'agir de compositions vulcanisables à température élevée sous l'action de peroxydes organiques tels que le peroxyde de dichloro-2,4 benzoyle, le peroxyde de benzoyle, le perbenzoate de t-butyle, le peroxyde 15 de cumyle, le peroxyde de di-t-butyle.

L'organopolysiloxane entrant dans de telles compositions est alors constitué essentiellement de motifs siloxaniques (I) et ne contient pas de groupes ou d'atomes hydrolysables.

Les polyméthylpolysiloxanes terminés par des groupements 20 triméthylsilyles représentent un exemple particulièrement important de cette catégorie sur le plan industriel.

La vulcanisation peut être également effectuée à température ambiante ou à température modérée par création de réticulations entre des groupements vinylsilylés et des groupements hydrogénosilylés, la réaction 25 d'hydrosilylation étant effectuée en présence de catalyseurs tels que les dérivés du platine. Les organopolysiloxanes mis en œuvre ne contiennent pas alors d'atomes ou de groupements hydrolysables.

La vulcanisation peut être effectuée sous l'action de l'humidité. 30 Les organopolysiloxanes contenus dans les compositions de ce type contiennent des atomes ou des groupements hydrolysables tels que précédemment définis. Les motifs siloxaniques (II) contenant de tels

groupements représentent au plus 15 % en poids de la masse totale de l'organopolysiloxane mis en œuvre. Les compositions organopolysiloxaniques de ce type contiennent généralement des catalyseurs tels que le sel d'étain.

La vulcanisation peut enfin être effectuée en présence d'agents de réticulation. Les organopolysiloxanes entrant dans ces compositions sont en général des polysiloxanes linéaires ramifiées ou réticulées constituées de motifs (I) et (II) dans lesquels Z est un groupement hydroxyle et où x est au moins égal à 1. L'agent de réticulation peut être un silane polyfonctionnel tels que le méthyltriacétoxysilane, l'isopropyltriacétoxysilane, le vinyltriacétoxysilane, le méthyltris(diéthylaminoxy)silane. Divers autres composés tels que les silicates peuvent être utilisés comme agents de réticulation.

Les compositions organosiliciques selon l'invention contiennent de 5 à 50 % et de préférence de 10 à 40 % de silices de précipitation éventuellement traitées telles que précédemment définies. Dans le cas des pâtes silicones, la proportion en silice de l'invention sera généralement comprise entre 3 et 20 %.

En outre, en plus des polysiloxanes, de la silice précipitée éventuellement traitée, des agents de réticulation et des catalyseurs de réticulation, les compositions peuvent contenir des charges usuelles telles que du quartz pulvérisé, de la terre de diatomées, du talc, du noir du carbone, du carbonate. Les compositions peuvent en outre contenir des adjuvants divers usuels comme des agents antistucture, des stabilisants thermiques, des agents thixotropiques, des pigment, des inhibiteurs de corrosion.

Les agents antistucture, connus également sous la dénomination de plastifiants, sont en général de nature organosilicique et sont introduits à raison de 0 à 20 parties pour 100 parties de gomme organosilicique. Ils permettent d'éviter le durcissement des compositions lors du stockage. Parmi les agents antistucture on peut citer les silanes à groupements hydrolysables, ou des huiles diorganopolysiloxaniques hydroxylées ou alcoxyliées de faible poids moléculaire. De telles compositions sont par exemple décrites dans le brevet français FR-A-1.111.969.

Parmi les stabilisants thermiques qui sont bien connus de l'homme de l'art on peut citer les sels, les oxydes et les hydroxydes de fer, de cérium ou de manganèse. Ces additifs qui peuvent être utilisés seuls ou en mélange sont en général introduits à raison de 0,01 à 5 % par rapport au poids

5 de la gomme organopolysiloxanique mise en œuvre.

Les compositions organopolysiloxaniques sont préparées en mélangeant les divers ingrédients de la composition tels que précédemment décrits. Le mélange peut être effectué à température ambiante ou à chaud.

Les matrices à base de silicone peuvent être mises en forme par

10 extrusion avant d'être réticulées. Les silices obtenues selon l'invention se révèlent particulièrement utiles à titre de charge de renforcement dans une telle matrice à base de silicone mise en forme par extrusion, où leur faible teneur en eau limite la formation de bulles.

En plus de leurs applications à titre de charges dans des

15 matrices à base de silicones, les silices de faible reprise en eau de la présente invention peuvent aussi être avantageusement utilisées à titre de charge de renforcement dans des matrices à base de polymères organiques, et en particulier dans des matrices à base d'un ou plusieurs élastomères, naturels ou synthétiques, et notamment dans des matrices à base de caoutchouc, et

20 plus particulièrement à base de caoutchoucs naturels ou synthétiques, de type SBR ou caoutchouc butyle en particulier. En effet, les silices obtenues selon le procédé de l'invention de bonnes qualité de dispersibilité et de renfort au sein de matrices polymères et élastomères, où elles permettent notamment d'augmenter la résistance à l'abrasion, ce qui peut s'avérer intéressant dans le

25 cadre de la constitution de pneumatiques.

Dans le cadre du renfort des matrices élastomères, les inventeurs ont par ailleurs mis en évidence que les silices obtenues selon le procédé de la présente invention sont particulièrement adaptées pour réaliser le renfort de matrices transparentes ou translucides, telles que celles utilisées

30 en particulier pour la confection de pièces en caoutchouc transparentes ou translucides constitutives de chaussures (semelles par exemple), où elles affectent beaucoup moins les caractéristiques de transparence ou de

translucidité que la plupart des autres silices actuellement connues mises en œuvre dans ce cadre.

Les silices de faible reprise en eau de la présente invention peuvent également être avantageusement utilisées à titre d'agents 5 épaississant au sein de milieux organiques ou aqueux, de préférence au sein de milieux aqueux, et notamment au sein de pâtes dentifrices.

Par ailleurs, les silices obtenues selon l'invention peuvent s'avérer utiles dans de nombreux autres domaines usuels d'utilisation des silices de précipitation, par exemple pour la fabrication de peintures ou de 10 papiers. Elles se révèlent particulièrement intéressantes à titre de support dans des compositions alimentaires ou cosmétiques.

De par leur faible teneur en sels, les silices obtenues selon le procédé de la présente invention sont par ailleurs des silices particulièrement bien adaptées dans le domaine de la galénique. Ainsi, les silices de la 15 présente invention sont particulièrement adaptées à titre de charges, de supports et/ou d'excipients au sein de compositions pharmaceutiques. L'utilisation des silices de l'invention dans ce cadre, et les compositions pharmaceutiques obtenues selon ce mode, constituent un autre objet spécifique de la présente invention.

20 L'objet et les avantages de la présente invention apparaîtront de façon encore plus évidente au vu des différents exemples de mise en œuvre exposés ci-après.

Exemple 1 :

Dans un réacteur équipé d'un système de régulation de température et de pH et d'un système d'agitation avec hélice 3 pâles, on a 5 introduit 14 000 g d'eau, et 630 g d'une solution aqueuse de silicate de sodium à 236 g/L en équivalent SiO₂, le rapport pondéral (Rp) SiO₂/Na₂O du silicate de sodium utilisé étant de 3,46.

Après la mise en marche de l'agitation (250 tours par minute) le pied de cuve ainsi constitué a été chauffé à 95°C et le pH a été amené à 7,5, 10 en 11 minutes, par ajout d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L (débit moyen de 61 g par minute).

Une fois le pH de 7,5 atteint, on a procédé à une addition continue de 4 320 g d'une solution aqueuse de silicate de sodium (Rp=3,46) à 236 g/L en équivalent SiO₂, à un débit constant de 48 grammes par minute 15 (durée de l'addition : 90 minutes), en maintenant le pH du milieu à une valeur égale à 7,5 (à 0,1 unité de pH près), par addition dans le milieu d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L avec un débit contrôlé en fonction de l'évolution mesurée pour le pH du milieu. En bilan, 4 770 g de la solution d'acide sulfurique ont été ajoutés dans le milieu, ce qui correspond à un débit 20 moyen de 53 grammes de solution d'acide sulfurique ajoutés par minute.

Après les 90 minutes d'addition, on a arrêté l'addition de silicate et on a poursuivi une addition d'acide jusqu'à stabilisation du pH du mélange réactionnel à 3,4. On a effectué un mûrissement en laissant la solution sous agitation pendant 5 minutes.

25 La bouillie obtenue a ensuite été filtrée sur filtre plan, puis le gâteau obtenu a été délité mécaniquement à un pH égal 5, puis il a été séché par atomisation.

Les caractéristiques physico-chimiques de la silice sèche obtenue sont les suivantes :

30 pH de poudre : 5,5

Teneur en NaSO₄ : 0,2 % en masse (par rapport à la masse totale du matériau à l'état sec)

Surface spécifique CTAB : 160 m²/g

Surface spécifique BET : 160 m²/g

5 Perte au feu à 1000°C : 4,9 %

Teneur résiduelle en eau après un traitement de 2 heure à 1000°C : 2,6%

Reprise en eau (selon la définition de l'invention) : 5,5 %.

10 **Exemple 2 :**

Dans un réacteur équipé d'un système de régulation de température et de pH et d'un système d'agitation avec hélice 3 pâles, on a introduit 14 000 g d'eau, et 450 g d'une solution aqueuse de silicate de sodium 15 à 236 g/L en équivalent SiO₂, le rapport pondéral (Rp) SiO₂/Na₂O du silicate de sodium utilisé étant de 3,46.

Après la mise en marche de l'agitation (250 tours par minute) le pied de cuve ainsi constitué a été chauffé à 98°C et le pH a été amené à 7,5, en 11 minutes, par ajout d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L 20 (débit moyen de 61 g par minute).

Une fois le pH de 7,5 atteint, on a procédé à une addition continue de 3150 g d'une solution aqueuse de silicate de sodium (Rp=3,46) à 236 g/L en équivalent SiO₂, à un débit constant de 35 grammes par minute (durée de l'addition : 90 minutes), en maintenant le pH du milieu à une valeur 25 égale à 7,5 (à 0,1 unité de pH près), par addition dans le milieu d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L avec un débit contrôlé en fonction de l'évolution mesurée pour le pH du milieu. En bilan, 3 510 g de la solution d'acide sulfurique ont été ajoutés dans le milieu, ce qui correspond à un débit moyen de 39 grammes de solution d'acide sulfurique ajoutés par minute.

Après les 90 minutes d'addition, on a arrêté l'addition de silicate et on a poursuivi une addition d'acide jusqu'à stabilisation du pH du mélange réactionnel à 3,4. On a effectué un mûrissement en laissant la solution sous agitation pendant 5 minutes.

5 La bouillie obtenue a ensuite été filtrée sur filtre plan, puis le gâteau obtenu a été délité mécaniquement à un pH égal 5, puis il a été séché par atomisation.

Les caractéristiques physico-chimiques de la silice sèche obtenue sont les suivantes :

10 pH de poudre : 5,2

Teneur en NaSO₄ : 0,3 % en masse (par rapport à la masse totale du matériau à l'état sec)

Surface spécifique CTAB : 164 m²/g

Surface spécifique BET : 165 m²/g

15 Perte au feu à 1000°C : 4,8 %

Teneur résiduelle en eau après un traitement de 2 heure à 1000°C : 2,6 %

Reprise en eau (selon la définition de l'invention) : 5,5 %.

20 **Exemple 3 :**

Dans un réacteur équipé d'un système de régulation de température et de pH et d'un système d'agitation avec hélice 3 pâles, on a introduit 11 000 g d'eau, et 630 g d'une solution aqueuse de silicate de sodium à 236 g/L en équivalent SiO₂, le rapport pondéral (Rp) SiO₂/Na₂O du silicate de sodium utilisé étant de 3,46.

Après la mise en marche de l'agitation (250 tours par minute) le pied de cuve ainsi constitué a été chauffé à 95°C et le pH a été amené à 7,5,

en 11 minutes, par ajout d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L (débit moyen de 61 g par minute).

Une fois le pH de 7,5 atteint, on a procédé à une addition continue de 4 320 g d'une solution aqueuse de silicate de sodium ($R_p=3,46$) à 5 236 g/L en équivalent SiO_2 , à un débit constant de 48 grammes par minute (durée de l'addition : 90 minutes), en maintenant le pH du milieu à une valeur égale à 7,5 (à 0,1 unité de pH près), par addition dans le milieu d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L avec un débit contrôlé en fonction de l'évolution mesurée pour le pH du milieu. En bilan, 4 770 g de la solution 10 d'acide sulfurique ont été ajoutés dans le milieu, ce qui correspond à un débit moyen de 53 grammes de solution d'acide sulfurique ajoutés par minute.

Après les 90 minutes d'addition, on a arrêté l'addition de silicate et on a poursuivi une addition d'acide jusqu'à stabilisation du pH du mélange réactionnel à 3,4. On a effectué un mûrissement en laissant la solution sous 15 agitation pendant 5 minutes.

La bouillie obtenue a ensuite été filtrée sur filtre plan, puis le gâteau obtenu a été délité mécaniquement à un pH égal 5, puis il a été séché par atomisation.

Les caractéristiques physico-chimiques de la silice sèche 20 obtenue sont les suivantes :

pH de poudre : 5,4

Teneur en $NaSO_4$: 0,2 % en masse (par rapport à la masse totale du matériau à l'état sec)

Surface spécifique CTAB : 110 m^2/g

25 Surface spécifique BET : 126 m^2/g

Perte au feu à 1000°C : 5,1 %

Teneur résiduelle en eau après un traitement de 2 heure à 1000°C : 2,7%

Reprise en eau (selon la définition de l'invention) : 5,2 %.

Exemple 4 :

Dans un réacteur équipé d'un système de régulation de température et de pH et d'un système d'agitation avec hélice 3 pâles, on a 5 introduit 14 000 g d'eau, et 450 g d'une solution aqueuse de silicate de sodium à 236 g/L en équivalent SiO_2 , le rapport pondéral (Rp) $\text{SiO}_2/\text{Na}_2\text{O}$ du silicate de sodium utilisé étant de 3,46.

Après la mise en marche de l'agitation (250 tours par minute) le pied de cuve ainsi constitué a été chauffé à 95°C et le pH a été amené à 7,5, 10 en 11 minutes, par ajout d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L (débit moyen de 61 g par minute).

Une fois le pH de 7,5 atteint, on a procédé à une addition continue de 3 150 g d'une solution aqueuse de silicate de sodium (Rp=3,46) à 15 236 g/L en équivalent SiO_2 , à un débit constant de 35 grammes par minute (durée de l'addition : 90 minutes), en maintenant le pH du milieu à une valeur égale à 7,5 (à 0,1 unité de pH près), par addition dans le milieu d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L avec un débit contrôlé en fonction de l'évolution mesurée pour le pH du milieu. En bilan, 3 500 g de la solution 20 d'acide sulfurique ont été ajoutés dans le milieu, ce qui correspond à un débit moyen de 40 grammes de solution d'acide sulfurique ajoutés par minute.

Après les 90 minutes d'addition, on a arrêté l'addition de silicate et on a poursuivi une addition d'acide jusqu'à stabilisation du pH du mélange réactionnel à 3,4. On a effectué un mûrissement en laissant la solution sous agitation pendant 5 minutes.

25 La bouillie obtenue a ensuite été filtrée sur filtre plan, puis le gâteau obtenu a été délité mécaniquement à un pH égal 5, puis il a été séché par atomisation.

Les caractéristiques physico-chimiques de la silice sèche obtenue sont les suivantes :

30 pH de poudre : 5,4

Teneur en NaSO₄ : 0,2 % en masse (par rapport à la masse totale du matériau à l'état sec)

Surface spécifique CTAB : 121 m²/g

Surface spécifique BET : 131 m²/g

5 Perte au feu à 1000°C : 5,4 %

Teneur résiduelle en eau après un traitement de 2 heure à 1000°C : 2,7%

Reprise en eau (selon la définition de l'invention) : 5,2 %.

10 **Exemple 5 :**

Dans un réacteur équipé d'un système de régulation de température et de pH et d'un système d'agitation avec hélice 3 pâles, on a introduit 950 litres d'eau, et 33 litres d'une solution aqueuse de silicate de sodium à 236 g/L en équivalent SiO₂, le rapport pondéral (Rp) SiO₂/Na₂O du silicate de sodium utilisé étant de 3,46.

Après la mise en marche de l'agitation (250 tours par minute) le pied de cuve ainsi constitué a été chauffé à 95°C et le pH a été amené à 7,5, en 11 minutes, par ajout d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L (débit moyen de 219 litres par heure).

Une fois le pH de 7,5 atteint, on a procédé à une addition continue de 290 litres d'une solution aqueuse de silicate de sodium (Rp=3,46) à 236 g/L en équivalent SiO₂, à un débit constant de 205 litre par heure (durée de l'addition : 85 minutes), en maintenant le pH du milieu à une valeur égale à 7,5 (à 0,2 unité de pH près), par addition dans le milieu d'une solution aqueuse d'acide sulfurique à 80 g/L avec un débit contrôlé en fonction de l'évolution mesurée pour le pH du milieu. En bilan, 375 litres de la solution d'acide sulfurique ont été ajoutés dans le milieu, ce qui correspond à un débit moyen de 265 litres de solution d'acide sulfurique ajoutés par heure.

Après les 85 minutes d'addition, on a arrêté l'addition de silicate et on a poursuivi une addition d'acide jusqu'à stabilisation du pH du mélange réactionnel à 3,4. On a effectué un mûrissement en laissant la solution sous agitation pendant 5 minutes.

5 La bouillie obtenue a ensuite été filtrée sur filtre plan, puis le gâteau obtenu a été délité mécaniquement à un pH égal 5, puis il a été séché par atomisation (atomiseur à buse).

Les caractéristiques physico-chimiques de la silice sèche obtenue sont les suivantes :

10 pH de poudre : 5,1

Teneur en NaSO₄ : 0,28 % en masse (par rapport à la masse totale du matériau à l'état sec)

Surface spécifique CTAB : 157 m²/g

Surface spécifique BET : 165 m²/g

15 Perte au feu à 1000°C : 5,4 %

Teneur résiduelle en eau après un traitement de 2 heure à 1000°C : 3,1%

Reprise en eau (selon la définition de l'invention) : 5,7 %.

REVENDICATIONS

1. Procédé de préparation d'une silice de précipitation à faible reprise en eau, comprenant les étapes successives consistant à :

5 (a) réaliser un pied de cuve initial comprenant un silicate, la concentration en silicate dans ledit pied de cuve, exprimée en équivalent SiO₂, étant inférieure à 15 g/L ;

(b) par addition d'un agent acidifiant, amener le pH du milieu jusqu'à une valeur comprise entre 7 et 8 ;

10 (c) dans le milieu ainsi réalisé, effectuer l'addition simultanée d'un silicate et d'un agent acidifiant, les quantités respectives de silicate et d'agent acidifiant ajoutées au cours du temps étant spécifiquement choisies de façon à ce que, pendant toute la durée de l'addition :

- le pH du milieu réactionnel reste compris entre 7 et 8 ;

15 - la concentration en silicium dans le milieu, exprimée en équivalent SiO₂, reste inférieure ou égale à 35 g/L ;

(d) ajouter un agent acidifiant au milieu obtenu à l'issue de l'étape (c), de façon à porter le milieu à un pH compris entre 3 et 6,5 ; et

20 (e) filtrer la dispersion aqueuse de silice obtenue, puis sécher le gâteau de filtration réalisé à l'issu de la filtration.

2. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que les silicates mis en œuvre dans les étapes (a) et (c) sont des silicates alcalins.

25 3. Procédé selon la revendication 1 ou selon la revendication 2, caractérisé en ce que les agents acidifiants mis en œuvre dans les étapes (b), (c) et (d) sont choisis parmi l'acide sulfurique, l'acide chlorhydrique, l'acide nitrique, l'acide acétique, l'acide formique et l'acide carbonique.

4. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 3, caractérisé en ce que le pied de cuve de l'étape (a) se présente sous la forme

d'une solution aqueuse de silicate, de concentration, exprimée en équivalent SiO₂, inférieure ou égale à 10 g/L.

5. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 4, caractérisé en ce que l'agent acidifiant de l'étape (b) est introduit sous la forme d'une solution aqueuse de normalité comprise entre 0,25 N et 8 N.

6. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 5, caractérisé en ce que l'agent acidifiant de l'étape (b) est l'acide sulfurique, introduit sous la forme d'une solution aqueuse de concentration comprise entre 10 g/L et 350 g/L.

10 7. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 6, caractérisé en ce que l'addition simultanée du silicate et de l'agent acidifiant de l'étape (c) est réalisée par addition continue de silicate dans le milieu, le pH étant régulé au cours de l'addition par introduction d'agent acidifiant lorsque le pH du milieu devient supérieur à une valeur de contrôle comprise entre 7 et 8.

15 8. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 6, caractérisé en ce que l'addition simultanée du silicate et de l'agent acidifiant de l'étape (c) est réalisée par addition continue d'agent acidifiant dans le milieu, le pH étant régulé au cours de l'addition par introduction de silicate lorsque le pH du milieu devient inférieur à une valeur de contrôle comprise entre 7 et 8.

20 9. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 6, caractérisé en ce que l'addition simultanée du silicate et de l'agent acidifiant de l'étape (c) consiste en une addition continue à la fois d'agent acidifiant et de silicate, avec des concentrations et des débits calculés de façon à ce que, durant toute la durée de l'addition, le pH du milieu reste compris entre 7 et 8.

25 10. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 9, caractérisé en ce que le silicate introduit lors de l'addition simultanée de l'étape (c) est sous la forme d'une solution aqueuse de concentration comprise entre 10 g/L et 360 g/L.

30 11. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 10, caractérisé en ce que l'agent acidifiant introduit lors de l'addition simultanée de l'étape (c) est sous la forme d'une solution aqueuse de normalité comprise entre

0,25 N et 8 N.

12. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 11, caractérisé en ce que la durée de l'addition de l'étape (c) est comprise entre 15 et 300 minutes.

5 13. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 12, caractérisé en ce qu'on introduit un composé d'aluminium dans le milieu, à la fin de l'étape (c), et/ou entre l'étape (c) et l'étape (e).

10 14. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 13, caractérisé en ce que l'étape (d) est mise en œuvre, et en ce que l'agent acidifiant de ladite étape (d) est introduit dans le milieu sous la forme d'une solution aqueuse de normalité comprise entre 0,25 et 8 N.

15 15. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 14, caractérisé en ce que les étapes (a), (b), (c) et (d) sont conduites à une température comprise entre 90 et 100°C.

16. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 15, caractérisé en ce que la dispersion aqueuse de silice obtenue à l'issue de l'étape (d) est soumise à une étape de mûrissement, préalablement à l'étape (e).

20 17. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 16, caractérisé en ce que l'étape (e) comprend une opération de délitage du gâteau de précipitation.

18. Composition aqueuse de silice susceptible obtenue suite à l'opération de délitage de la revendication 17.

25 19. Silice de précipitation de reprise en eau inférieure à 6%, obtenue selon le procédé de l'une quelconque des revendications 1 à 17, ou par séchage par atomisation d'une composition de silice selon la revendication 18.

20. Utilisation d'une silice de précipitation obtenue selon le procédé de l'une quelconque des revendications 1 à 17, ou par séchage par atomisation d'une composition de silice selon la revendication 18, à titre de charge de renforcement dans une matrice à base de silicone.

30 21. Utilisation selon la revendication 20 où la matrice à base de silicone est mise en forme par extrusion.

22. Utilisation d'une silice de précipitation obtenue selon le procédé de l'une quelconque des revendications 1 à 17, ou par séchage par atomisation d'une composition de silice selon la revendication 18, à titre de charge de renforcement dans une matrice à base d'un ou plusieurs élastomères.

5 23. Utilisation selon la revendication 21, caractérisée en ce que ladite matrice à base d'un ou plusieurs élastomères est une matrice transparente ou translucide.

10 24. Utilisation d'une silice de précipitation obtenue selon le procédé de l'une quelconque des revendications 1 à 17, ou par séchage par atomisation d'une composition de silice selon la revendication 18, à titre d'agent épaississant au sein d'un milieu organique ou aqueux.

15 25. Utilisation d'une silice de précipitation obtenue selon le procédé de l'une quelconque des revendications 1 à 17, ou par séchage par atomisation d'une composition de silice selon la revendication 18, à titre de support dans des compositions alimentaires ou cosmétiques.

26. Utilisation d'une silice de précipitation obtenue selon le procédé de l'une quelconque des revendications 1 à 17, ou par séchage par atomisation d'une composition de silice selon la revendication 18, à titre de charge, de support et/ou d'excipient au sein d'une composition pharmaceutique.

20 27. Composition pharmaceutique comprenant une silice de précipitation obtenue selon le procédé de l'une quelconque des revendications 1 à 17, ou par séchage par atomisation d'une composition de silice selon la revendication 18.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Internal Application No
PCT/FR 04559

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

IPC 7 C01B33/193 A61K47/02 A61K7/16 A61K7/48 A23L1/059
C08K3/36

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 7 C01B

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the International search (name of data base and, where practical, search terms used)

WPI Data, PAJ, CHEM ABS Data, EPO-Internal

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	WO 95 09128 A (RHONE POULENC CHIMIE ;CHEVALLIER YVONICK (FR); PRAT EVELYNE (FR)) 6 April 1995 (1995-04-06) claims 14,17-19,21,24 example 7- page 7, line 3 -page 9, line 32 ---	1,2,4-6, 10,11, 13-19,22
A	WO 95 09127 A (RHONE POULENC CHIMIE ;CHEVALLIER YVONICK (FR); PRAT EVELYNE (FR)) 6 April 1995 (1995-04-06) claims 1,4-13,28 examples 9-11 page 3, line 17 -page 6, line 23 ---	7-9,12
X	WO 95 09128 A (RHONE POULENC CHIMIE ;CHEVALLIER YVONICK (FR); PRAT EVELYNE (FR)) 6 April 1995 (1995-04-06) claims 14,17-19,21,24 example 7- page 7, line 3 -page 9, line 32 ---	1,2,4-6, 10,11, 13-19,22
A	WO 95 09127 A (RHONE POULENC CHIMIE ;CHEVALLIER YVONICK (FR); PRAT EVELYNE (FR)) 6 April 1995 (1995-04-06) claims 1,4-13,28 examples 9-11 page 3, line 17 -page 6, line 23 ---	7-9,12
		-/-

Further documents are listed in the continuation of box C.

Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents :

- *A* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- *E* earlier document but published on or after the international filing date
- *L* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- *O* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- *P* document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

T later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

X document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone

Y document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art

& document member of the same patent family

Date of the actual completion of the International search

15 May 2003

Date of mailing of the International search report

22/05/2003

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Rigondaud, B

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Internat'l Application No
PCT/FR 04559

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	EP 0 881 252 A (MICHELIN & CIE) 2 December 1998 (1998-12-02) claims 1,2,4,6 page 4, line 39 -page 6, line 29 page 9, line 7 - line 36 -----	1-3,9, 13, 15-19,22
A	EP 0 754 650 A (DEGUSSA) 22 January 1997 (1997-01-22) claims 1,3 -----	1-3,15, 17-19
A	WO 01 07364 A (DOKTER WILLEM HENDRIK ;AKZO PQ SILICA VOF (NL); TIJBURG IVO IGNATI) 1 February 2001 (2001-02-01) claims 1-3,5,7 page 6, line 4 -page 7, line 14 -----	1-3,8, 15,22

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

names of patent family members

Intern. Application No

PCT/FR/04559

Patent document cited in search report		Publication date		Patent family member(s)	Publication date
WO 9509128	A	06-04-1995	FR	2710630 A1	07-04-1995
			AT	210075 T	15-12-2001
			AU	686241 B2	05-02-1998
			AU	7816494 A	18-04-1995
			BR	9405617 A	08-09-1999
			CA	2150368 A1	06-04-1995
			CN	1114833 A , B	10-01-1996
			DE	69429331 D1	17-01-2002
			DE	69429331 T2	31-10-2002
			DK	670814 T3	17-06-2002
			EP	0670814 A1	13-09-1995
			FI	952606 A	29-05-1995
			WO	9509128 A1	06-04-1995
			JP	3051450 B2	12-06-2000
			JP	8501527 T	20-02-1996
			KR	164039 B1	16-11-1998
			PT	670814 T	31-05-2002
			RU	2087417 C1	20-08-1997
			US	6001322 A	14-12-1999
			US	6214912 B1	10-04-2001
			US	5882617 A	16-03-1999
WO 9509127	A	06-04-1995	FR	2710629 A1	07-04-1995
			FR	2723581 A1	16-02-1996
			AT	234264 T	15-03-2003
			AU	712323 B2	04-11-1999
			AU	4366797 A	05-02-1998
			AU	686240 B2	05-02-1998
			AU	7816394 A	18-04-1995
			BR	9405616 A	08-09-1999
			CA	2150369 A1	06-04-1995
			CN	1114832 A , B	10-01-1996
			DE	69432248 D1	17-04-2003
			EP	0670813 A1	13-09-1995
			FI	952605 A	29-05-1995
			WO	9509127 A1	06-04-1995
			JP	2799773 B2	21-09-1998
			JP	8502716 T	26-03-1996
			KR	158071 B1	16-11-1998
			KR	158188 B1	15-10-1999
			RU	2092435 C1	10-10-1997
			US	6335396 B1	01-01-2002
			US	6169135 B1	02-01-2001
			ZA	9408071 A	06-06-1995
EP 0881252	A	02-12-1998	FR	2763593 A1	27-11-1998
			AU	737043 B2	09-08-2001
			AU	6806998 A	26-11-1998
			CA	2238393 A1	26-11-1998
			CN	1219552 A	16-06-1999
			EP	1186629 A2	13-03-2002
			EP	0881252 A1	02-12-1998
			JP	11124474 A	11-05-1999
			US	6191205 B1	20-02-2001
EP 0754650	A	22-01-1997	DE	19526476 A1	23-01-1997
			AT	202540 T	15-07-2001
			CN	1145330 A , B	19-03-1997

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

national or regional patent family members

 Intern: **PCT/FR** Application No

04559

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
EP 0754650	A	DE 59607156 D1 EP 0754650 A1 ES 2159331 T3 JP 2878192 B2 JP 9030811 A KR 228611 B1 PL 315321 A1 TR 970078 A2 US 5871867 A	02-08-2001 22-01-1997 01-10-2001 05-04-1999 04-02-1997 01-11-1999 03-02-1997 21-02-1997 16-02-1999
WO 0107364	A 01-02-2001	AU 6436300 A CZ 20020310 A3 WO 0107364 A1 EP 1200346 A1 TR 200200235 T2	13-02-2001 15-01-2003 01-02-2001 02-05-2002 22-07-2002

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Demar Internationale No
PCT/FR/04559

A. CLASSEMENT DE L'OBJET DE LA DEMANDE
CIB 7 C01B33/193 A61K47/02 A61K7/16 A61K7/48 A23L1/059
C08K3/36

Selon la classification internationale des brevets (CIB) ou à la fois selon la classification nationale et la CIB

B. DOMAINES SUR LESQUELS LA RECHERCHE A PORTE

Documentation minimale consultée (système de classification suivi des symboles de classement)

CIB 7 C01B

Documentation consultée autre que la documentation minimale dans la mesure où ces documents relèvent des domaines sur lesquels a porté la recherche

Base de données électronique consultée au cours de la recherche internationale (nom de la base de données, et si réalisable, termes de recherche utilisés)

WPI Data, PAJ, CHEM ABS Data, EPO-Internal

C. DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS

Catégorie	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
X	WO 95 09128 A (RHONE POULENC CHIMIE ;CHEVALLIER YVONICK (FR); PRAT EVELYNE (FR)) 6 avril 1995 (1995-04-06) revendications 14,17-19,21,24 exemple 7 page 7, ligne 3 -page 9, ligne 32	1,2,4-6, 10,11, 13-19,22
A	---	7-9,12
X	WO 95 09127 A (RHONE POULENC CHIMIE ;CHEVALLIER YVONICK (FR); PRAT EVELYNE (FR)) 6 avril 1995 (1995-04-06) revendications 1,4-13,28 exemples 9-11 page 3, ligne 17 -page 6, ligne 23	1,2,4-6, 10,11, 13-19,22
A	---	7-9,12
	-/-	

Voir la suite du cadre C pour la fin de la liste des documents

Les documents de familles de brevets sont indiqués en annexe

* Catégories spéciales de documents cités:

- "A" document définissant l'état général de la technique, non considéré comme particulièrement pertinent
- "E" document antérieur, mais publié à la date de dépôt international ou après cette date
- "L" document pouvant jeter un doute sur une revendication de priorité ou cité pour déterminer la date de publication d'une autre citation ou pour une raison spéciale (telle qu'indiquée)
- "O" document se référant à une divulgation orale, à un usage, à une exposition ou tous autres moyens
- "P" document publié avant la date de dépôt international, mais postérieurement à la date de priorité revendiquée

- "T" document ultérieur publié après la date de dépôt international ou la date de priorité et n'appartenant pas à l'état de la technique pertinent, mais cité pour comprendre le principe ou la théorie constituant la base de l'invention
- "X" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme nouvelle ou comme impliquant une activité inventive par rapport au document considéré isolément
- "Y" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme impliquant une activité inventive lorsque le document est associé à un ou plusieurs autres documents de même nature, cette combinaison étant évidente pour une personne du métier
- "&" document qui fait partie de la même famille de brevets

Date à laquelle la recherche internationale a été effectivement achevée	Date d'expédition du présent rapport de recherche internationale
15 mai 2003	22/05/2003

Nom et adresse postale de l'administration chargée de la recherche Internationale
Office Européen des Brevets, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Fonctionnaire autorisé

Rigondaud, B

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Demande internationale No
PCT/FR 04559

C.(suite) DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS

Catégorie	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
A	EP 0 881 252 A (MICHELIN & CIE) 2 décembre 1998 (1998-12-02) revendications 1,2,4,6 page 4, ligne 39 -page 6, ligne 29 page 9, ligne 7 - ligne 36 ----	1-3,9, 13, 15-19,22
A	EP 0 754 650 A (DEGUSSA) 22 janvier 1997 (1997-01-22) revendications 1,3 ----	1-3,15, 17-19
A	WO 01 07364 A (DOKTER WILLEM HENDRIK ;AKZO PQ SILICA VOF (NL); TIJBURG IVO IGNATI) 1 février 2001 (2001-02-01). revendications 1-3,5,7 page 6, ligne 4 -page 7, ligne 14 ----	1-3,8, 15,22

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs au

nombres de familles de brevets

Demande internationale No

PCT/FR/04559

Document brevet cité au rapport de recherche		Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)		Date de publication
WO 9509128	A	06-04-1995	FR 2710630 A1 AT 210075 T AU 686241 B2 AU 7816494 A BR 9405617 A CA 2150368 A1 CN 1114833 A ,B DE 69429331 D1 DE 69429331 T2 DK 670814 T3 EP 0670814 A1 FI 952606 A WO 9509128 A1 JP 3051450 B2 JP 8501527 T KR 164039 B1 PT 670814 T RU 2087417 C1 US 6001322 A US 6214912 B1 US 5882617 A		07-04-1995 15-12-2001 05-02-1998 18-04-1995 08-09-1999 06-04-1995 10-01-1996 17-01-2002 31-10-2002 17-06-2002 13-09-1995 29-05-1995 06-04-1995 12-06-2000 20-02-1996 16-11-1998 31-05-2002 20-08-1997 14-12-1999 10-04-2001 16-03-1999
WO 9509127	A	06-04-1995	FR 2710629 A1 FR 2723581 A1 AT 234264 T AU 712323 B2 AU 4366797 A AU 686240 B2 AU 7816394 A BR 9405616 A CA 2150369 A1 CN 1114832 A ,B DE 69432248 D1 EP 0670813 A1 FI 952605 A WO 9509127 A1 JP 2799773 B2 JP 8502716 T KR 158071 B1 KR 158188 B1 RU 2092435 C1 US 6335396 B1 US 6169135 B1 ZA 9408071 A		07-04-1995 16-02-1996 15-03-2003 04-11-1999 05-02-1998 05-02-1998 18-04-1995 08-09-1999 06-04-1995 10-01-1996 17-04-2003 13-09-1995 29-05-1995 06-04-1995 21-09-1998 26-03-1996 16-11-1998 15-10-1999 10-10-1997 01-01-2002 02-01-2001 06-06-1995
EP 0881252	A	02-12-1998	FR 2763593 A1 AU 737043 B2 AU 6806998 A CA 2238393 A1 CN 1219552 A EP 1186629 A2 EP 0881252 A1 JP 11124474 A US 6191205 B1		27-11-1998 09-08-2001 26-11-1998 26-11-1998 16-06-1999 13-03-2002 02-12-1998 11-05-1999 20-02-2001
EP 0754650	A	22-01-1997	DE 19526476 A1 AT 202540 T CN 1145330 A ,B		23-01-1997 15-07-2001 19-03-1997

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs au

nbre de familles de brevets

Demar

Internationale No

PCT/FR/04559

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)			Date de publication
EP 0754650	A	DE	59607156	D1	02-08-2001
		EP	0754650	A1	22-01-1997
		ES	2159331	T3	01-10-2001
		JP	2878192	B2	05-04-1999
		JP	9030811	A	04-02-1997
		KR	228611	B1	01-11-1999
		PL	315321	A1	03-02-1997
		TR	970078	A2	21-02-1997
		US	5871867	A	16-02-1999
WO 0107364	A	01-02-2001	AU	6436300	A
			CZ	20020310	A3
			WO	0107364	A1
			EP	1200346	A1
			TR	200200235	T2